VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS

PCT

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER BERICHT ÜBER DIE PATENTIERBARKEIT

(Kapitel II des Vertrags über die internationale Zusammenarbeit auf dem Gebiet des Patentwesens)

Aktenzeichen des Anmelders oder Anwalts 0000055304 WEITERES VORG		EHEN	siehe Formblatt PCT/IPEA/416	
Internationales Aktenzeichen	Internationales Anmelde	datum (TagMonat/Jahr)	Prioritätsdatum (TagMonatUahr)	
PCT/EP2005/000781 27.01.2005			29.01.2004	
Internationale Patentklassifikation (IPK) oder nationale Klassifikation und IPK C07C253/10, C07C255/07				
Anmelder				
BASF AKTIENGESELLSCHAFT				
 Bei diesem Bericht handelt es sich um den internationalen vorläufigen Prüfungsbericht, der von der mit der internationalen vorläufigen Prüfung beauftragten Behörde nach Artikel 35 erstellt wurde und dem Anmelder gemäß Artikel 36 übermittelt wird. 				
2. Dieser BERICHT umfaßt insgesamt 5 Blätter einschließlich dieses Deckblatts.				
. Außerdem liegen dem Bericht ANLAGEN bei; diese umfassen				
a. 🗵 (an den Anmelder und das Internationale Büro gesandt) insgesamt 6 Blätter; dabei handelt es sich um				
Blätter mit der Beschreibung, Ansprüchen und/oder Zeichnungen, die geändert wurden und diesem Bericht zugrunde liegen, und/oder Blätter mit Berichtigungen, denen die Behörde zugestimmt hat (siehe Regel 70.16 und Abschnitt 607 der Verwaltungsvorschriften).				
Blätter, die frühere Blätter ersetzen, die aber aus den in Feld Nr. 1, Punkt 4 und im Zusatzfeld angegebenen Gründen nach Auffassung der Behörde eine Änderung enthalten, die über den Offenbarungsgehalt der internationalen Anmeldung in der ursprünglich eingereichten Fassung hinausgeht.				
b. (nur an das Internationale Büro gesandt)i> insgesamt (bitte Art und Anzahl der/des elektronischen Datenträger(s) angeben), der/die ein Sequenzprotokoll und/oder die dazugehörigen Tabellen enthält/enthalten, nur in computerlesbarer Form, wie im Zusatzfeld betreffend das Sequenzprotokoll angegeben (siehe Abschnitt 802 der Verwaltungsvorschriften).				
4. Dieser Bericht enthält Angaben zu folgenden Punkten:				
☐ Feld Nr. I Grundlage de:	s Bescheids			
☐ Feld Nr. II Priorität				
☐ Feld Nr. III Keine Erstellu Anwendbarkei		r Neuheit, erfinderische	Tätigkeit und gewerbliche	
☐ Feld Nr. IV Mangelnde Ei	nheitlichkeit der Erfindung	9		
			heit, der erfinderischen Tätigkeit igen zur Stützung dieser Feststellung	
☐ Feld Nr. VI Bestimmte an	geführte Unterlagen			
☐ Feld Nr. VII Bestimmte Mä	ngel der internationalen .	Anmeldung		
☐ Feld Nr. VIII Bestimmte Be	merkungen zur internatio	nalen Anmeldung		
Datum der Einreichung des Antrags		Datum der Fertigstellung	dieses Berichts	
18.11.2005		27.03.2006		
Name und Postanschrift der mit der internationalen Prüfung		Bevollmächtigter Bediens	steter	
beauftragten Behörde Europäisches Patentamt D-80298 München Tel. +49 89 2399 - 0 Tx: 523656 epmu d		Kleidernigg, O	· south	
Fax: +49 89 2399 - 4465		Tel. +49 89 2399-2143	The same of the same	

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER BERICHT ÜBER DIE PATENTIERBARKEIT

Internationales Aktenzeichen PCT/EP2005/000781

_	Feld Nr. I Grundlage des Ber	richts		
1.	Hinsichtlich der Sprache beruht der Bericht auf der internationalen Anmeldung in der Sprache, in der sie eingereicht wurde, sofern unter diesem Punkt nichts anderes angegeben ist.			
	bei der es sich um die Sprad internationale Recherche Veröffentlichung der inte	Übersetzung aus der Originalsprache in die folgende Sprache, che der Übersetzung handelt, die für folgenden Zweck eingereicht worden ist: e (nach Regeln 12.3 und 23.1 b)) ernationalen Anmeldung (nach Regel 12.4) Prüfung (nach Regeln 55.2 und/oder 55.3)		
2.	Hinsichtlich der Bestandteile* der internationalen Anmeldung beruht der Bericht auf (<i>Ersatzblätter, die dem Anmeldeamt auf eine Aufforderung nach Artikel 14 hin vorgelegt wurden, gelten im Rahmen dieses Berichts als "ursprünglich eingereicht" und sind ihm nicht beigefügt):</i>			
	Beschreibung, Seiten			
	1-94	in der ursprünglich eingereichten Fassung		
	Ansprüche, Nr.			
	1-16	eingegangen am 18.11.2005 mit Schreiben vom 11.11.2005		
	Zeichnungen, Blätter			
	1/10-10/10	in der ursprünglich eingereichten Fassung		
	1,10,10,10	The second control of		
	einem Sequenzprotokoll und Sequenzprotokoll	d/oder etwaigen dazugehörigen Tabellen - siehe Zusatzfeld betreffend das		
3.	 Aufgrund der Änderungen sind folgende Unterlagen fortgefallen: Beschreibung: Seite Ansprüche: Nr. Zeichnungen: Blatt/Abb. Sequenzprotokoll (genaue Angaben): etwaige zum Sequenzprotokoll gehörende Tabellen (genaue Angaben): 			
4.	aufgelisteten Änderungen erstel Auffassung der Behörde über de (Regel 70.2 c)). Beschreibung: Seite Ansprüche: Nr. Zeichnungen: Blatt/Abb. Sequenzprotokoll (genational)	ücksichtigung (von einigen) der diesem Bericht beigefügten und nachstehend It worden, da diese aus den im Zusatzfeld angegebenen Gründen nach en Offenbarungsgehalt in der ursprünglich eingereichten Fassung hinausgehen ure Angaben): ue Angaben): otokoll gehörende Tabellen (genaue Angaben):		
	* Wenn Punkt 4 zutrifft "ersetzt" versehen werde	t, können einige oder alle dieser Blätter mit der Bemerkung en.		

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER BERICHT ÜBER DIE PATENTIERBARKEIT

Internationales Aktenzeichen PCT/EP2005/000781

Feld Nr. V Begründete Feststellung nach Artikel 35 (2) hinsichtlich der Neuheit, der erfinderischen Tätigkeit und der gewerblichen Anwendbarkeit; Unterlagen und Erklärungen zur Stützung dieser Feststellung

1. Feststellung

Neuheit (N)

Ja: Ansprüche 1-16

Nein: Ansprüche

Erfinderische Tätigkeit (IS)

Ja: Ansprüche 1-16

Nein: Ansprüche

Ja:

Gewerbliche Anwendbarkeit (IA)

Ansprüche: 1-16

Nein: Ansprüche:

2. Unterlagen und Erklärungen (Regel 70.7):

siehe Beiblatt

10/586470 IAP11 Rec'd PCT/PTO 18 JUL 2006

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER BERICHT ZUR PATENTIERBARKEIT (BEIBLATT)

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2005/000781

Zu Punkt V.

Es wird auf die folgenden Dokumente verwiesen:

D1: US 3 536 748 A (WILLIAM C. DRINKARD JR ET AL) 27. Oktober 1970 (1970-10-27)

D2: EP 0 274 401 A (E.I. DU PONT DE NEMOURS AND COMPANY) 13. Juli 1988 (1988-07-13)

D3: WO 99/07671 A (BASF AKTIENGESELLSCHAFT; FISCHER; JAKOB; SIEGEL, WOLFGANG) 18. Februar 1999 (1999-02-18)

Die vorliegende Anmeldung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von 3-Pentennitril, gekennzeichnet durch die folgenden Verfahrensschritte

- (a) Isomerisierung eines Eduktstromes, der 2-Methyl-3-butennitril enthält, an mindestens einem gelösten oder dispergierten Isomerisierungskatalysator zu einem Strom 1, der mindestens einen Isomerisierungskatalysator, 2-Methyl-3-butennitril, 3-Pentennitril und (Z)-2-Methyl-2-butennitril enthält;
- (b) Destillation des Stromes 1 unter Erhalt eines Stromes 2 als Kopfprodukt der 2-Methyl-3-butennitril, 3-Pentennitril und (Z)-2-Methyl-2-butennitril enthält, und eines Stromes 3 als Sumpfprodukt, der den mindestens einen Isomerisierungskatalysator enthält;
- © Destillation des Stromes 2 unter Erhalt eines Stromes 4 als Kopfprodukt, der gegenüber dem Strom 2 an (Z)-2-Methyl-2-butennitril, bezogen auf die Summe aller Pentennitrile im Strom 2, angereichert ist, und eines Stromes 5 als Sumpfprodukt, der gegenüber dem Strom 2 an 3-Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril, bezogen auf die Summe aller Pentennitrile im Strom 2, angereichert ist;
- (d) Destillation des Stromes 5 unter Erhalt eines Stromes 6 als Sumpfprodukt, der 3-Pentennitril enthält und eines Stromes 7 als Kopfprodukt, der 2-Methyl-3-butennitril enthält, wobei man das an (Z)-2-Methyl-2-butennitril abgereicherte 2-Methyl-3-butennitril zurückführt.

D1 (vgl. die im ISR zitierten Passagen) stellt den nächstliegenden Stand der Technik dar und offenbart die Isomerisierung von 2-Methyl-3-butennitril an einem Ni(0)[P(OC₂H₅)₃]₄ Katalysators zu einem flüssigen Produktstrom, der anschließend vakuumdestilliert wird. Das Destillat besteht aus 2-Methyl-3-butennitril, 3-Pentennitril, 2-Methyl-2-butennitril und 4-Pentennitril; die Zusammensetzung des Sumpfstromes ist nicht näher beschrieben, muss

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER BERICHT ZUR PATENTIERBARKEIT (BEIBLATT)

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2005/000781

aber das Katalysatorsystem und gegebenenfalls Lösungsmittel enthalten. Somit unterscheidet sich der Gegenstand von Anspruch 1 von D1 in den Destillationschritten © und (d).

Das technisches Problem wird somit in der Bereitstellung eines weiteren Verfahrens zur Herstellung von 3-Pentennitril gesehen. Die Lösung wird in Anspruch 1 dargelegt und betrifft die destillativen Abtrennungsschritte c) und d) sowie die Rückführung des an (Z)-2-Methyl-2-butennitril abgereicherten 2-Methyl-3-butennitrils.

Diese Merkmalskombination ist für den Fachmann weder aus dem nächstliegenden Stand der Technik von D1 alleine genommen noch in Kombination mit D2 oder D3 direkt ableitbar. Überraschend für den Fachmann sind auch die geringen Verluste an 2-Methyl-3-butennitril bei der destillativen Abtrennung von (Z)-2-Methyl-2-butennitril (vgl. Beispiele 1-4 der vorliegenden Anmeldung), da sich die Siedepunkte der beiden Verbindungen nur geringfügig unterscheiden.

15

20

25

35

ER0500781

95

10/586470 1AP11 Rec'd PCT/PTO 18 JUL 2006

Patentansprüche

- Verfahren zur Herstellung von 3-Pentennitril, gekennzeichnet durch die folgenden Verfahrensschritte:
 - (a) Isomerisierung eines Eduktstroms, der 2-Methyl-3-butennitril enthält, an mindestens einem gelösten oder dispergierten Isomerisierungskatalysator zu einem Strom 1, der den mindestens einen Isomerisierungskatalysator, 2-Methyl-3-butennitril, 3-Pentennitril und (Z)-2-Methyl-2-butennitril enthält,
- (b) Destillation des Stromes 1 unter Erhalt eines Stromes 2 als Kopfprodukt, der 2-Methyl-3-butennitril, 3-Pentennitril und (Z)-2-Methyl-2-butennitril enthält, und eines Stromes 3 als Sumpfprodukt, der den mindestens einen lsomerisierungskatalysator enthält,
 - (c) Destillation des Stromes 2 unter Erhalt eines Stromes 4 als Kopfprodukt, der gegenüber dem Strom 2 an (Z)-2-Methyl-2-butennitril, bezogen auf die Summe aller Pentennitrile im Strom 2, angereichert ist, und eines Stromes 5 als Sumpfprodukt, der gegenüber dem Strom 2 an 3-Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril, bezogen auf die Summe aller Pentennitrile im Strom 2, angereichert ist,
 - (d) Destillation des Stromes 5 unter Erhalt eines Stromes 6 als Sumpfprodukt, der 3-Pentennitril enthält und eines Stromes 7 als Kopfprodukt, der 2-Methyl-3-butennitril enthält,

wobei man das an (Z)-2-Methyl-2-butennitril abgereicherte 2-Methyl-3-butennitril zurückführt.

- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass der Eduktstrom ;
 durch folgende Verfahrensschritte erhalten wird:
 - (e) Hydrocyanierung von 1,3-Butadien an mindestens einem Hydrocyanierungskatalysator mit Cyanwasserstoff unter Erhalt eines Stromes 8, der den mindestens einen Hydrocyanierungskatalysator, 3-Pentennitril, 2-Methyl-3-butennitril, 1,3-Butadien und Reste Cyanwasserstoff enthält,
- ein- oder mehrfache Destillation des Stromes 8 unter Erhalt eines Stromes
 der 1,3-Butadien enthält, eines Stromes 10, der den mindestens einen
 Hydrocyanierungskatalysator enthält, und eines Stromes 11, der 3 Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril enthält,

25

35

40

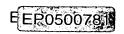




96

- (g) Destillation des Stromes 11 unter Erhalt eines Stromes 12 als Sumpfprodukt, der 3-Pentennitril enthält, und eines Stromes 13 als Kopfprodukt, der 2-Methyl-3-butennitril enthält.
- 5 3. Verfahren nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, dass Verfahrensschritt (d) und (g) in derselben Destillationsvorrichtung durchgeführt werden, wobei die Ströme 6 und 12 und die Ströme 7 und 13 zusammenfallen.
- Verfahren nach einem der Ansprüche 2 oder 3, dadaurch gekennzeichnet, dass die Verfahrensschritte (c) und (g) in einer gemeinsamen Destillationskolonne durchgeführt, wobei der Verfahrensschritt (d) entfällt, der Strom 2 aus Verfahrensschritt (b) sowie Strom 11 aus Verfahrensschritt (f) in Verfahrensschritt (g) geführt werden, in Verfahrensschritt (g) der Strom 4 als Kopfprodukt, enthaltend (Z)-2-Methyl-2-butennitril, der Strom 12 als Sumpfprodukt, enthaltend 3-Pentennitril und der Strom 13 als Seitenabzugsstrom, enthaltend 2-Methyl-3-butennitril erhalten werden.
 - 5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass der in Verfahrensschritt (b) in Strom 3 erhaltene mindestens eine Isomerisierungskatalysator in den Verfahrensschritt (a) zurückgeführt wird.
 - 6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass die Verfahrensschritte (b) und (c) zusammen in einer Destillationsvorrichtung durchgeführt werden, wobei der Strom 3, der den mindestens einen Isomerisierungskatalysator enthält, als Sumpfprodukt, der Strom 4, der (Z)-2-Methyl-2-butennitril enthält, als Kopfprodukt und der Strom 5, der 3-Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril enthält, an einem Seitenabzug der Kolonne erhalten werden.
- 7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass die Verfahrensschritte (a), (b) und (c) zusammen in einer Destillationsvorrichtung durchgeführt werden, wobei der Strom 4, der (Z)-2-Methyl-2-butennitril enthält, als Kopfprodukt, der Strom 5, der 3-Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril enthält, an einem Seitenabzug der Destillationsvorrichtung erhalten werden und der Isomerisierungskatalysator im Sumpf der Destillationskolonne verbleibt.
 - Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass der Isomerisierungskatalysator Nickel(0), eine Nickel(0) als Ligand komplexierende, dreibindigen Phosphor enthaltende Verbindung und gegebenenfalls eine Lewis-Säure enthält.
 - 9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, dass Druck und Temperatur in dem Verfahrensschritt (b) so eingestellt werden, dass





der Isomerisierungskatalysator weniger aktiv als in Verfahrensschritt (a) oder nicht aktiv ist.

- Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, dass der
 Hydrocyanierungskatalysator und der Isomerisierungskatalysator identisch sind.
 - 11. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 10, dadurch gekennzeichnet, dass der Eduktstrom durch folgende Verfahrensschritte erhalten wird:
- 10 (a*) Isomerisierung eines Eduktstroms, der 2-Methyl-3-butennitril enthält, an mindestens einem gelösten oder dispergierten Isomerisierungskatalysator zu einem Strom 1, der den mindestens einen Isomerisierungskatalysator, 2-Methyl-3-butennitril, 3-Pentennitril und (Z)-2-Methyl-2-butennitril enthält,
- 15 (b*) Destillation des Stromes 1 unter Erhalt eines Stromes 2 als Kopfprodukt, der 2-Methyl-3-butennitril, 3-Pentennitril und (Z)-2-Methyl-2-butennitril enthält, und eines Stromes 3 als Sumpfprodukt, der den mindestens einen Isomerisierungskatalysator enthält,
- 20 (c*) Destillation des Stromes 2 unter Erhalt eines Stromes 4 als Kopfprodukt, der gegenüber dem Strom 2 an (Z)-2-Methyl-2-butennitril, bezogen auf die Summe aller Pentennitrile im Strom 2, angereichert ist, und eines Stromes 5 als Sumpfprodukt, der gegenüber dem Strom 2 an 3-Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril, bezogen auf die Summe aller Pentennitrile im Strom 2, angereichert ist,
 - (d*) Destillation des Stromes 5 unter Erhalt eines Stromes 6 als Sumpfprodukt, der 3-Pentennitril enthält, und eines Stromes 7 als Kopfprodukt, der 2-Methyl-3-butennitril enthält.
 - (h*) Katalysatorregenerierung zur Aufstockung der Nickel(0)-Gehaltes der Teilströme 14 aus Strom 3 bzw. 16 aus Strom 10 unter Erzeugung eunes Stroms 18,
 - (i*) gegebenenfalls unter Zusatz eines Verdünnungsmittels F zu Strom 18 unter Erzeugung von Strom 19,
- (j*) Extraktion des Stromes 18, ggf Stromes 19, bezüglich der Katalysator-komponenten und/oder Störkomponente(n) durch Zusatz eines Dinitrilstroms 20 und eines Kohlenwasserstoffstroms 21 unter Erzeugung zweier nichtmischbarer Phasen 22 und 23, wobei Strom 22 den überwie-

30

35



98

genden Teil der Katalysatorkomponenten und Strom 23 den überwiegenden Teil der Störkomponente enthält,

- (k*) destillative Abtrennung des Kohlenwasserstoffes von den Katalysatorkomponenten aus Strom 22 unter Erzeugung eines Stroms 25, der den überwiegenden Teil der Katalysatorkomponenten enthält und ggf. teilweise oder ganze Rückführung des Stroms 25 in die Verfahrensschritte (a*) oder (e*),
- 10 (e*) Hydrocyanierung von 1,3-Butadien an mindestens einem Hydrocyanierungskatalysator mit Cyanwasserstoff unter Erhalt eines Stromes 8, der den mindestens einen Hydrocyanierungskatalysator, 3-Pentennitril, 2-Methyl-3-butennitril, 1,3-Butadien und Reste Cyanwasserstoff enthält,
- 15 (f*) ein- oder mehrfache Destillation des Stromes 8 unter Erhalt eines Stromes 9, der 1,3-Butadien enthält, eines Stromes 10, der den mindestens einen Hydrocyanierungskatalysator enthält, und eines Stromes 11, der 3-Pentennitril und 2-Methyl-3-butennitril enthält,
- 20 (g*) Destillation des Stromes 11 unter Erhalt eines Stromes 12 als Sumpfprodukt, der 3-Pentennitril enthält, und eines Stromes 13 als Kopfprodukt, der 2-Methyl-3-butennitril enthält.
- Verfahren nach Anspruch 11, dadurch gekennzeichnet, dass man in Verfahrens stufe h*) die Aufstockung des Nickel(0)-Katalysatorgehaltes durch reduktive Katalysatorregenerierung durchführt.
 - 13. Verfahren nach einem der Ansprüche 11 oder 12, dadurch gekennzeichnet, dass man die Katalysatorführung als zwei getrennte Katalysatorkreisläufe betreibt, wobei der eine Kreislauf die Stufen e*) und f*) und der andere Kreislauf die Stufen a*), b*) und c*) beinhaltet.
 - Verfahren nach einem der Ansprüche 11 bis 13, dadurch gekennzeichnet, dass man als Feedstrom zu e*) stabilisatorhaltiges Butadien einsetzt.
 - 15. Verfahren nach einem der Ansprüche 11 bis 14, dadurch gekennzeichnet, dass man als Katalysatoren Phosphite der Formel I b

$$P (O-R^1)_x (O-R^2)_y (O-R^3)_z (O-R^4)_p (Ib)$$

40 mit

30

35

18-14-2005



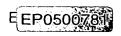
- aromatischer Rest mit einem C1-C18-Alkylsubstituenten in o-Stellung zu R1: dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbindet, oder mit einem aromatischen Substituenten in o-Stellung zu dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbindet, oder mit einem in o-Stellung zu dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbindet, anellierten aromatischen System,
- aromatischer Rest mit einem C₁-C₁₈-Alkylsubstituenten in m-Stellung zu R²: dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen Sys-10 tem verbindet, oder mit einem aromatischen Substituenten in m-Stellung: zu dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbindet, oder mit einem in m-Stellung zu dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbindet, anellierten aromatischen System, wobei der aromatische Rest in o-Stellung zu 15 dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbindet, ein Wasserstoffatom trägt,
- aromatischer Rest mit einem C1-C18-Alkylsubstituenten in p-Stellung zu R^3 : dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen Sys-20 tem verbindet, oder mit einem aromatischen Substituenten in p-Stellung zu dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbindet, wobei der aromatische Rest in o-Stellung zu dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbin-25 det, ein Wasserstoffatom trägt,
 - R⁴: aromatischer Rest, der in o-, m- und p-Stellung zu dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratom mit dem aromatischen System verbindet, andere als die für R1, R2 und R3 definierten Substituenten trägt, wobei der aromatische Rest in o-Stellung zu dem Sauerstoffatom, das das Phosphoratome mit dem aromatischen System verbindet, ein Wasserstoffatom trägt,
 - 1 oder 2, \mathbf{x} :
- y, z, p: unabhängig voneinander 0, 1 oder 2 mit der Maßgabe, dass x+y+z+p = 35 3,

einsetzt.

30

Verfahren nach einem der Ansprüche 11 bis 15, dadurch gekennzeichnet, dass 40 16. man als Katalysatoren Phosphite der Formel I b





 $P (O-R^1)_x (O-R^2)_y (O-R^3)_z (O-R^4)_p (I b)$

worin R¹, R² und R³ unabhängig voneinander ausgewählt sind aus o-Isopropylphenyl, m-Tolyl und p-Tolyl, R⁴ Phenyl ist; x gleich 1 oder 2 ist, und y, z, p unabhängig voneinander 0, 1 oder 2 sind mit der Maßgabe, dass x+y+z+p = 3 ist; und deren Mischungen, also Gemische von 2 oder mehreren, bevorzugt 2 bis 10, besonders bevorzugt 2 bis 6 der Verbindungen der Formel Ib, einsetzt.

10

5